# GAS DELIVERY APPARATUS AND COMPOSITIONS FOR INFUSION

Publication number: ES2134450T

Publication date: 1999-10-01

SANCOFF GREGORY E (US); DOYLE MARK C (US);

FIELD FREDERIC P (US)

Applicant: MAXXIM MED INC

Classification:

- international: A61M5/142; A61M5/145; B01J7/00; B01J7/02; C01B31/20; C01D7/00; A61M5/142; A61M5/142;

A61M5/145; B01J7/00; C01B31/00; C01D7/00; A61M5/142; (IPC1-7); B01J7/02; A61M5/155

- european: A61M5/145D2; B01J7/02

Application number: ES19950911857T 19950221
Priority number(s): US19940205875 19940303

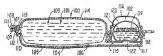
Also published as:

WO9523641 (A1) EP0748252 (A1) EP0748252 (A9) EP0748252 (B1) AU689865 (B2)

Report a data error here

Abstract not available for ES2134450T
Abstract of corresponding document: WO9523641

The present invention relates to chemical compositions (117, 119) which react to generate a propellant gas. apparatus (160) to deliver fluid (103) at controlled flow rates using a propellant gas, and methods for generating a propellant gas for the controlled delivery of a fluid (103).



Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide





Número de publicación:

2 134 450

(1) Int. Cl.<sup>6</sup>: B01J 7/02

A61M 5/155

(12)

# TRADUCCION DE PATENTE EUROPEA

T3

- Número de solicitud europea: 95911857.1
- Fecha de presentación : 21.02.95
- Número de publicación de la solicitud: 0 748 252
- Fecha de publicación de la solicitud: 18.12.96
- Título: Aparato de suministro de gas y composiciones para infusión.
- (9) Prioridad: 03.03.94 US 205875
- Titular/es: Maxxim Medical, Inc. 10300 49th Street North Clearwater, FL 33762, US
- Fecha de la publicación de la mención BOPI:
- (2) Inventor/es: Sancoff, Gregory E.; Boyle, Mark C. y Field, Frederic P.
- Fecha de la publicación del folieto de patente: 01.10.99
- Agente: Curell Suñol, Marcelino

ŝ

Aviso:

En el piazo de nueve meses a contar desde la fecha de publicación en el Boletír europeo de patentes, de la mención de concesión de la patente europea, cualquier persona podrá oponerse ante la Olicina Europea de Patentes a la patente concedida. La oposición deberá formularse por escrito y estar motivada; sólo se considerará como formulada una vez que se taya realizado el pago de la tasa de oposición (art '99.1 del Convenio sobre concesión de Patentes Europeas).

# DESCRIPCION

Aparato de suministro de gas y composiciones para infusión,

# Antecedentes de la Invención

#### 1. Campo de la invención

La presente invención se refiere a reaccionantes químicos, a composiciones, a métodos para fabricar lo los reaccionantes y a aparatos para la generación de una presión de gas para impulsar un fluido desde ma bomba de insistio.

# 2. Antecedentes de la técnica

Skisten varios ejemplos en la técnica de las bombas de infusión que funcionan utilizando presión de gas para impulsar un liquido de infusión hacía el interior de un paciente. Por ejemplo, en Baron, patente U.S. n.º 4.379.453, una bolsa de infusión está equipada de una bolsa interna que incluye un juego de productos químicos reactivos que cuando se mezclan reaccionan para formar un gas e hinchan la bolsa interna para impulsar un figuido desde la bolsa de infusión.

La patente U.S. nº 4.379.453 describe un aparato para dispensar un fluido, en el cual un líquido y un producto quíndico sólido en polvo reaccionan para formar dióxido de carbono después de haberse rolo uma carpolla que contiene elécho producto químico.

La patenie U.S. nº 4.919.310 describe un aparato para dispensar un fluido que contiene dos compuestos químicos que pueden combinarse para formar dióxido de earbona gascoso. En dicho documento, el componente químico sólido es en forma de un precipitado presente en un nocio de suspensión dispersable en agua tal como una gorna, una xigina, pecúna o una mexica de éstas.

So ha demostrado también el uso de presión de gus, sin necesidad de una reacción química. Véase la patente 11.5, nº 5,106,374.

Sin embargo, en cada una de las patentes anteriormente descritas, el operario tiene una capacidad limitada para controlar la presión del gas g finalmente el caudal del líquido que sale del dispositivo.

De conformidad con ello, existe la necesidad, en la técnica, de dispositivos de infusión de caudal controlado que puedan ser recuperados por medio del uso de productos químicos reactivos para generar gas.

# Sumario de la invención

50

55

60

La presente invención resuelve el autorior problema de la técnica por medio de la provisión de particulares reaccionantes químicos, composiciones de los reaccionantes químicos, metodos de fabricar los reaccionantes químicos y aparatos que permiten la generación controlada de un gas en los mismos y, por consigniente, el caudal controlado de um figuido que sale de uma bomba de infusión.

De conformidad con un primer aspecto de la presente invención, se proporciona un aparato (100) para dispensar un fluido (103) a partir de un recipiente (101), que comprende los siguientes elementos ensamblados conjuntamente en una caja (105):

- un recipiente (101) para contener un fluido (103) a dispensar,
  - un carbonato de metal seleccionado del grupo formado por carbonato de sodio, bicarbonato de magnesio y carbonato de calcio.
- un producto químico líquido (117) que es reactivo con dicho carbonato de metal para formar un gas propulsor de dióxido de carbono,
  - una caja substancialmente cerrada (120) que encierra por separado dicho carbonato de metal y dicho producto químico liquido y que tiene una parte exterior que está en comunicación de fluidos con dicho recipiente (101).
  - medios para combinar dicho carbonato de metal y dicho producto químico liquido, caracterizado porque

el carbonato de metal está formado como una indicta (119), y porque el gas propulsor formado a una velocidad o régimen controlado de reacción y que escapa de dicha caja substanciaimente cerrada (120) entra directamente en contacto con y ejerce presión sobro dicho recipiente (101) para empajar a dicho fluido (103) desde dicho recipiente (101) fuera de dicha caja (105) a una velocidado o régimen controlado.

Preferentemente, el carbonato de metal alcalino se selecciona del grupo compussio por carbonato de sodio, bicarbonato de sodio, carbonato de ancio, carbonato de calcio. También, preferentemente, el producto quimico liquido se selecciona del grupo compussto por disoluciones de ácido citrico y sicido (serico. En una realización preferida, la masa comprende además una castidad limitadora del régimen de una portición o especie que controla el régimen, mezdada con el carbonato. En otra realización preferida, la masa está parcialmente recubierta con un material que es no reactivo con un producto químico liquido, que es reactivo con de arcubanto para formar dióxido de carbono. Preferentemente, el material es también insoluble en el producto químico liquido. En una realización muy preferida, la masa se laco reaccionar insoluble en el producto químico liquido. En una realización muy preferida, la masa se laco reaccionar insoluble en el producto químico liquido. En una realización muy preferida, la mesa se laco reaccionar insoluble en el producto de gano para mejorar las propiedades mecanicas y la dureza de la rousa. Pu una realización preferida, los medios de combinación comprenden un órgano frágil que está adaptado para er perforado cambo tiene bugar una anlequeción de una fuerza a tarvoles de la paca de exterior de la caja.

En una realización preferida, dicha caja substancia<br/>huente cerrada está formada a partir de una mem $_{\rm 20}$ braza hidrófoba.

De conformidad con un segundo aspecto de la presente invención, se proporciona un método para grantar un gas propulsor de dióxido de carbono para la entrega controlada de un fluido (103) desde no recipiente (101) incluido en una esia (105), caracterizado porque comprende:

- proporcionar separadamente un carbonato de metal seleccionado del grupo compuesto por carbonato de sodio, bicarbonato de sodio, bicarbonato de magnesio y carbonato de calcio y un producto químico líquido (117) que es reactivo con dicho carbonato de metal para formar dicho gas propulsor, estancio por lo usenos uno de los productos químicos encerrado en una primera caja (120),
- hacer que diche carbonato de metal y diche producto químico líquida entren en contacto y reaccionen para generar el gas propulsor, caracterizado porque
- dicho carbonado de metal está formado como una tableta, porque dicho recipiente (101) está directamente en contacto con dicho gas propulsor para empujar el fluido (103) desde dicho recipiente (101) lucra de dicha caja (105), y porque
- unes medios de control actátar para continuar el régimen de reacción durante una longitud suffciente de tempo para entregar el fluido (103) desde el recipiente (101) a un caudal substancialmente constante.

# Breve descripción de las figuras de dibuios

28

30

25

38.

80

5.5

30

La Figura 1 es una vista en perspectiva por encima de una tableta preferida de reaccionante solido de conformidad con la rivención. La Figura 2 es una vista en perspectiva por encima de una tableta preferida de reaccionante sólido recubierta con un sellante insoluble de conformidad con la invención.

La Figura 3 es una vista en sección transversal de la tableta de la Figura 2 a lo largo de la linea 3-3, la cual tableta está parcialmente reaccionada.

La Figura 4 es una vista en perspectiva por encima de una tableta preferida de reaccionante sólido recubierta con no sellante insoluble de conformidad con la invención.

La l'igura 5 es una vista en sección transversal de la tableta de la Figura 4 a lo largo de la línea 5-5, la cual tableta está parcialmente reaccionada.

La Figura 8 es una vista en perspectiva por encima de una tableta preferida de reaccionante sólido recubierta con un recubirinteno de descenso de la velocidad de reacción con una patra de la tableta eliminada para mostrar el grosor variable del recubrimiento sobre la tableta de conformidad con la invención.

La Figura 7 es una vista en alzado lateral y en sección transversal de un dispositivo preferido que funciona y proporciona un ambiente de control de la velocidad de reacción de conformidad con la presente invención.

La Figura 8 es una vista en alzado lateral en sección transversal del dispositivo de la Figura 7 que pasestra el modo de funcionamiento.

La Figura 9 es una vista esquemática en sección transversal de una válvula de alivio de la presión de conformidad con la invención.

La Figura 10 es una gráfica que muestra el perfil substancialmente líneal de caudid generado de conformidad con la presente invención en comparación con reacciones realizadas con las características de control de la presente invención.

# Descripción detallada de las realizaciones preferidas

De conformidad con la invención, se proporcionan reaccionantes químicos, composiciones de los reaccionantes químicos, metodos de labricación de composiciones de los reaccionantes químicos y aparatace para garantizar la generación controlada de un gas a partir de una reacción de generación de sas a fin de proporcionar un candal sutestancialmente constante de un liquido desde una bomba de britación. En general, se reclam bombas de infusión en las enales la presente invención es particularmente till tel las patentes U.S. US-A-5398351 y US-A-5397303, que también están en trainite. Las bombas de infusión en carceladas allí inclipan de manera general una caja dividida en un deposito de liquido y un depósito de expansión o dillaterión de gas con una membrana dispuesta eutre ambos. La membrana se extiende normalmente de forma substancial por el inverior del depósito de dispasación de gas canado la bombas del liquido. Así, cuando el gas se dilata dentro del depósito de dilaterión del gas, la membrana des membrana de la miturio del depósito de dilaterión de gas canado la bombas del gas, la membrana de membrana de interior del depósito de dilaterión de gas canado la bombas del gas, la renenbrana de compujada hancia el interior del depósito de diludido, desplazamalo liquido. En una realización perferida, el depósito de dilaterión de gas está en comunicación con un reactor de generación de gas la pola por separado los productos químicos esactivos.

Como se observará, los aspectos de control de la presente invención son igualmente aplicables con respecto a otros diseños de bombas de infusión y sería de esperar que funcionaran más eficazamente que los diseños anteriores.

# <sup>30</sup> Reaccionantes químicos

De conformidad con la presente invención, se proporcionan reaccionantes químicos que se utilizar dióxido de carbono, se mentar un gas para empujar un fluido desde una bomba de infusión. A fiu de generar dióxido de carbono, se mechala dos o más productos químicos reactivos que con la reacción generan un gas. Prefereniemente, uno de los reaccionantes está dispuesto en forma líquida, es decir un producto químico líquido, una disolución o similares, y otro de los reaccionantes está dispuesto como un solido. Tanto el liquido como el sólido pueden comprender más de un producto químico reactivo. Sin embargo, por reacones de situplicidad, frequentemente cada uno de los productos líquido y sólido contienen solamente una especie reactivo.

Preferentemente, el gas generado os dióxido de carbono. El dióxido de carbono es de manera general bastante inerte y seguro a bajas concentraciones. Sin embargo, podrian también utilizarse otros gases, siempre oue fueran relativamente inertes y seguros.

Para las finalidades de la siguiente discusión, se supondrá que debe generarse dióxido de carbono. Como se ha uneuclonado anteriormente, para generar el gas, se hace que por lo menos dos reaccionantes entrer en contacto. Por razones de facilidad de denominación, los reaccionantes se denominaria aquí como "primer reaccionante" y "segundo reaccionante" o "reaccionante sòlido" y "reaccionante liquido", y los juegos o cenjuntos particulares de reaccionantes ao denominaria" juegos de reaccionantes.

# Primer reaccionante

Preferentemente, el primer reaccionante as selecciona del grupo compuesto por carbonatos y bicarbonatos, particularmente carbonatos potentionatos ("carbonato") de metales del Grupo I y II. Por ejemplo, los carbonatos preferidos inchiyen bicarbonato de sodio, carbonato de sodio, carbonato de magneso y carbonato de calcio. Sin embarge, son muy preferidos el bicarbonato de sodio, carbonato de sodio es que es fácilmente esterilizable. Por ejemplo, el carbonato de sodio puede caterilizarse con calor, tal como por medio de un irratamiento con antoclave. Esto es preferible, parasto que los dispositivos de infusión para el uso con la invención están destinados al uso con antoniales y es más seguro garantizar que todos los componentes son estériles tanto si se espera como si no sespera oner entrem en contacto con el parácien. Otros reaccionantes que son esterilizables con calor so

igualmente útiles.

El carbonato puede o bien utilizarse como un reaccionante sólido o bien disolverse en una disolución para forma un reaccionante liquido. En una realización preferida, el carbonato se utiliza como los disolucións. En rasón de esta elección es que los carbonatos son todos sólidos y algunos son sólo escasamente solubles en actus.

Seamdo reaccionante

El segundo reaccionante es preferentemente un ácido. Preferentemente, el ácido se selecciona del grupo compuesto por ácidos, ambiéridos de ácido y sales ácidas. Preferentemente, el segundo producto químico reactivo es ácido cítrico, ácido nestico, ambiérido acetico o bisultato de sodio.

Usualmente, el segundo reaccionante se utiliza como reaccionante líquido. Sin embargo, en el caso de ácido citrico y de bisulfato de sodio, por ejemplo, el segundo reaccionante puede ser también el reaccionanie sólido. No obsiante, de manera general el segundo reaccionante es más soluble en agua que el primer reaccionante y, por ello, se utiliza para formar el reaccionante liquido.

Juegos de reaccionantes

20

30

35

Un juego de reaccionantes se basa en varias consideraciones. Por ejemplo, la solubilidad de los reaccionantes primero y segundo se considera para determinar qué reaccionante debe utilizarse como reaccionante solido o liquido. También se considera de producto de la reacción y su solubilidad. Se prefiere que los productos sean CO<sub>2</sub> gaseoso y nu compuesto inerte soluble. Una vez se ban considerado estos factores, pueden construirse juegos aproprades de reaccionantes. Por ejemplo, como se observará, en realizaciones preferiosa, se prefieren los juegos de reacción tales como los mostrados en la Tabla i:

#### TABLA I

Reaccionante sólido	Reaccionante líquide
Carbonato de sodio	Ácido estrico
Carbonato de calcio	Ácido acético
Carbonato de magnesio	Ácido cítrico

Una voz se han establecido los juegos apropiados de reaccionantes, es importante esterminar los parámetros de funcionamiento o trabajo que serán necesarios para controlar la generación del gas y, por ello, proporcionar un candal substancialmente constante. Como se observará, la simple reacción del reaccionantes sólido como polvo y del reaccionante líquido en los anteriores juegos de reaccionantes carán atendesfera a temperatura y pressión normales, liberarás gas a la máxima velocidad cindicia de la reacciona del pressión por pressión pressión por pressión

Cuando están encerrados bajo alguna presión y bajo una atmósfera de CO<sub>2</sub>, la cinética descenderá de velocidad. No obstante, un caudal de un liquido impulsado desde una bomba por el gas, con la reacción de los reaccionantes primero y segundo sin ningún otro control, no será substauciánmente constante. Por el contrario, el flujo se inchará, aumentará rápidamente, se mantendrá constante y entonces bajará.

De ronformidad con ello, descubrimos inesperadamente que por medio de la introducción de clertos parámetros de control, paede controlarse la velocidad o régimen de generación de nu gas y el cauda parametros de uma homba de infinsión paede mandenerse a un régimen substancialmente constanta. Las parámetros de control incluyen la estructura o geometría del reaccionante sólido, la composición del reaccionante sólido, las modificaciones superficiales del reaccionante sólido. Un parámetro adicional de control se el subsente de la reacción.

listractura a geometria del reaccionante sólido

La rázón por la cual la estructura y la geometría del reaccionante sólido afectarán a la velocidad o régimen de reacción del reaccionante sólido y lignido es que la estructura o geometría afecta al accesa entre los reaccionantes. Por ejemplo, en una realización preferida, el reaccionantes esólido recibe la forma

de qua masa geométrica a partir del producto guímico en polvo. En vez de tener diminutos gránulos o reaccionante en polyo que reaccione simultánoamente con el reaccionante líquido, la masa sólida reacciorazá solamente en la superficie y unedará dispomble más reaccionante sólido como único producto y se forman gases y el producto se disuelve a medida que progresa la reacción.

Así, en una realización preferida, el reaccionante sólido recibe la forma de una masa sólida. l'ueste milizarse cualquier forma geométrica, aunque es preferible elegir una forma que posea un área superficial que proporcione un régimen o velocidad de reacción substancialmente constante. Así, podrían utilizarse todas las formus de entre la esférica, piramidal, tetrahèdrica, cilíndrica, rectangular y similares. Cada 10 geometría proporcionará patrones de generación de gas ligeramente diferentes. En ura realización muy preferida de la invención, el reaccionante sólido 10 tiene una forma cilindrica. Véase la Figura 1. Esta forma se elige para finalidades flustrativas debido a su simplicidad de preparación. Por ejemplo, puede utilizarse una prensa comercialmente disponible de tabletas de fármacos. La tableta 13 está preferentemente comprimida de 7.000 a 8.000 psi (aprox., 490 a 560 kg/cm<sup>2</sup>).

La realización ilustrada del reaccionante sólido de la Figura 1 incluye una característica adicional que funciona para avudar a mantener un área superficial substancialmente constante del reaccionante sólido en contacto reactivo con el reaccionante liquido. Esta característica es la perforación 11 que se extiende entre las dos superficies circulares 12a y 12b del reaccionante sólido 10. Burbujas de gas, en circuestancias 20 apropiadas, pueden pegarse al reaccionante sólido 10 e impedir la reacción adicional entre el reaccionante líquido y el reaccionante sólido 10. La perforación 11 permite que el gas generado salga de la superficio circular inferior 12b a través del reaccionante sólido 10. Esto ayuda a mantener el reaccionante sólido 10 en contacto con el reaccionante liquido.

Por ello, se observará que se hallan disponibles muchos perilles de generación de gas por medio de la variación de la geometría o estructura del reaccionante sólido. El perfil básico estará determinado, esencialmente, por el área superficial total en contacto reactivo con el reaccionante liquido y por la forma mantenida de los cambios del área superficial a medida que progresa la reacción. Cuanto mayor sea el área superficial del reaccionante sólido en contacto reactivo con el reaccionante líquido, más rápida se 36 producirá, en general, la generación de gas. Cuanto menor sea el área superficial en contacto reactivo con el reaccionante líquido, más lenta será, en general, la generación de gas. Después de ello, el cambio del área superficial del reaccionante sólido en contacto reactivo con el reaccionante líquido determinará el perfil continuo de generación de gas. Desde luego, tanto el tamaño de reaccionante sólido como su área superficial relativa y absoluta afectarán al perfil de generación de gas.

El perfil de generación de gus se traduce en primera aproximación en el perfil del caudal a modida que un líquido es impulsado desde una bomba. Como se ha mencionado anteriormente, se requiere una poqueña corrección de la cantidad de gas y su presión en la variación de la cinética de la reacción entre el reaccionante sólido y el reaccionante liquido.

Propiedades mecánicas del reaccionante sólido

Como se observará, existen varias formas de mejorar las propiedades mecánicas, físicas y quimicas de un reaccionante sólido. Un metodo es tratar o formar el reaccionante sólido con especies o porciones 45 químicas que presten propiedades descadas. En una zona crítica, es descable que el reaccionante sólido retenga suficiente resistencia mecánica para que no caíga separándose ni pierda la capacidad de entrar en una generación controlada de gas.

En una realización preferida, el reaccionante sólido se trata superficialmente con un material que 56 incjora su resistencia mecánica. En una realización muy preferida, por ejemplo, cuando el reaccionante sólido es carbonato de sodio, esto puede lograrse por medio de la aplicación de agua al resceionatas sólido después de haber recibido la forma geométrica y el tamaño apropiados. El agua forma hidratos de carbonato de sodio sobre por lo menos una parte del reaccionante sólido de carbonato da sodio y crea qua tableta con una resistencia mecànica similar al yeso sin limitar por ello la capacidad del reaccionante 55 sólido de participar en la reacción de generación de gas con el reaccionante líquido. En contraste con ello, una iableia fabricada de carbonato de sodio sin la aplicación de agua origina un reaccionante sólido que tiene una propensión a formar grumos con el tiempo y a perder su capacidad de ser controlado.

# Composiciones

80

15

Además de la estructura o geometría del reaccionante sólido, la composición del reaccionante sólido puede modificarse para hacer descender la vejocidad de la disolución del reaccionante sólido o hacer des-

cender el régimen o velocidad a la cual se hace accesible para el reaccionante líquido, lo cual, a su vez, hace descender el régimen o velocidad a la cual el reaccionante súlido se hace disponible para la reacción. Así, la composición del reaccionante sólido prade utilizarse para hacer variar el perfil de generación de gas y, por consiguiente, el perfil de candal procedente de la reacción entre el reaccionante sólido y el 5 reaccionante Butido.

En una realización preferida, la composición del reaccionante sólido se modifica por medio de la adición de un insterial que actúa para hacer descender la velocidad o régimen al cual el reaccionante sólido se hace disponible para la reacción non el reaccionante leguido. En otar realización, el reaccionante sólido se modifica por medio de la adición de un material que actúa para hacer descender la velocidad de la disolución del reaccionante sólido. Esencialmente, tales materiales actúan nodos para "dinir" la cantidad del reaccionante sólido en cualquier momento en connecto reactivo con el reaccionante lifuido.

Las portiones o especies químicas que pueden mexitanse con el reaccionante sólido y que actión para controlar el régimen de reacción entre el reaccionante liquido y el reaccionante sólido se denominan aquí "portiones de control del régimen incluyen cargas y agionerantes. Las cargas o agionerantes son nuy elicaces en hacer desenuder el régimen de teacción o limitar el acceso del reaccionante liquido al reaccionante sólido. Ejemplos de cargas o agionerantes aderuados incluyen agion (es decir, PEG 600 desponible de Olfo, Corp., Stamford, CT) y alcoho polivinifico (es decir, PEG 600 desponible de Olfo, Corp., Stamford, CT) y alcoho polivinifico (es decir, PEG 600 disponible de Olfo, Corp., Stamford, CT) y alcoho polivinifico (es decir, PEG 600 disponible de FMC Corporation, Philadelphia, PA). Do manera similar, existe un gran número de excipientes o vehículos que acharán para hacer descender la velocidad de la reacción química.

Alternativamente, como se observará, es posible hacer variar la concentración del reaccionante líquido a lin de modificar el régimen de reacción con el reaccionante sólido.

La porción de control del régimen está incluida en una cantidad eficaz para controlar el régimen de controlar el reaccionante solido y al líquido. Tipicamente, las castidades que son eficaces para controlar el régimen de reaccionante solido y más preferentemente de unos 1% a unos 20% o de unos 2% a unos 15% o de unos 2,5% a unos 7,5% en peso. En realizaciones muy preferidas, la porción de control del régimen está incluida en la franja de unos 3,5% a unos 1,5% a unos 1,5% o de unos 2,5% a unos 7,5% en peso. En realizaciones muy preferidas, la porción de control del régimen está incluida en la franja de unos 3,5% a unos 6,5% a unos 6,5% a unos 7,5% o de unos 2,5% a unos 7,5% o de unos 2,5% a unos 6,5% o de unos 2,5% o

Modificaciones de la superficie del reaccionante sólido

Tambier es posible modificar la superficie del reaccionante sólido a fin de limitar el acceso del reaccionante líquido al reaccionante sólido. Por ejemplo, el reaccionante sólido puede recubrirse parcialmente con un material que sea insoluble en el reaccionante líquido y que proteja la superficie que está recubierta respecto al contacto reactivo con el reaccionante líquido. Los materiales ejemplificativos que son útiles como bratamientos de superficie insolubles incluyen un adhesivo de siliconas de vulcanización a temperatura ambiente (RTV, de las siglas en inglés), tal como PERMATEX<sup>26</sup>, disponible de Loctite Corporation, Clevelsard, OH (parte nº 66B) y un recubrimiento de poliurciano (disponible de Loctite Corporation,

Un ejemplo de esta estrategia se muestra en la Figura 2. Aqui, el reaccionante sólido 10 está recubicirlo por sus superficies superior e inferior 12a y 126 con un seilante 13. El seilante 13 impide que las superficies superior e inferior 12a y 126 dei reaccionante sólido 10 se disalevan y reaccionen con el reaccionante figuido. En la Figura 3, se muestra en sección transversal un reaccionante sólido parcialmente reaccionado que tiene el sellante 13 recubrimedo las superficies superior e inferior 12a y 12b. La vista de la Figura 3 está folmada a lo largo de la linea 3-3 de la Figura 2. Como se verá, la perforación 11 ha aumentado de diámetro, mientres que el diámetro del reaccionante sólido 19 se ha reducido. El sellante está sún posicionado o situado sobre el reaccionante sólido restante 10.

55 Alternativamente, en la Figura 4, el reaccionante sólido 10 se muestra con un sellante aplicado alredeior de la periferia 14. Esta configuración requiere que las superficies superior e inferior se disculvan de manera preferente. En la Figura 5, se muestra en sección transversal un reaccionante sólido parcializande reaccionado que útene el sellante 13 recubriendo la periferia 14. La vista de la Figura 5 está tomada a lo largo de la linea 5-5 de la Figura 4. Como se verá, la perforación 11 ha aumentado de diámetro, mientosa que el grosor del reaccionante sólido 10 se reduce.

En cada caso, se observarà que el sellante u otra modificación de superficie que provoca una reacción

proferente entre una parte del reaccionante sólido y el reaccionante liquido proporciona un mayor control sobre la generación de gas procedente de la reacción. El proceso actúa para dejar prodeciblemente expuesta un área superficial diada del reaccionante sólido al reaccionante liquido. De conformidad con ello, se logra un control sobre el perfil de generación de gas y correspondientemente el perfil de caudal de una 5 bomba incluyente da les reaccionantes con modificaciones de la superfície.

Una modificación adicional de la superficie que pasde utilizarse como control alternativo o adicional sobre el acceso del reaccionante liquido al reseviciamente sólido es la utilización de un recubrimiento de reacción retacadada. En apertent, un recubrimiento de reacción retardada de conformidad con la invención es un recubrimiento que sirve para limitar o eliminar temporalmente la exposición del reaccionante solido al reaccionante liquido. Un objetivo de tal limitación es minimizar cualquier efervescencia inicial de la reaccionante es olido con el reaccionante liquido.

Un material que puede ntilizarse con écito para lograr tal limitación es un aglomerante o carga, como se ha descrito anteriormente, aplicade en el exterior del reaccionante sólido como se muestra en la Figura 6. En la Figura 6, el reaccionante sólido 10 tiene una capa de recubirmiento 15, tal como PLASIONE, aplicada uniformemente sobre las superficies superior e inferior 12a y 12b, tha capa más gruesa del recubirmiento 15 se aplica a la periferia 14. Al mezdar el reaccionante sólido recubirtos con el reaccionante 120 que el recubirmiento de la periferia 14. Así, la reacción de generación de gas en sinticarde a las superficies superior e inferior 12a y 12b se disolverá unás rápidamente 20 que el recubirmiento de la periferia 14. Así, la reacción de generación de gas sen sinticarde a las superficies superior e inferior 12a y 12b antes de que se inicie la reacción en la perifaria 14. En general, el perifici de generación de gas en esta reacción presentará un amento en dos catapas de la generación de producto químico líquido, a la que le signe una mayor área superficial en contacto reactivo com el producto 25 15 se disuelve de la periferia 4. En consecuencia, el perifi de caudal logrado empezará a nn primer réstimen y se accierará sencia un segundo régimen.

Este último mevanismo de control puede utilizarse conjuntamente con el recubrimiento no reactivo de la tableta, es desir el sellante descrito anteriormente para lograr perilles seleccionados de generación de 30 gas y de caudal.

Como se observará, el sellante puede aplicarse según varios patrones, formas o contornos, todos los cuales se contemplan de conformidad con la invención. Sin embargo, por razones de simplicidad y de facilidad de la determinación del área superficial real y efizaz del reaccionante sólido que se exporte, así se como por razones de capacidad de repetición, es frecuentemente descable elegir un patrón relativamente simple y constante y perseverar en el mismo.

#### Ambiente de veacción

40

Además de las modificaciones anteriormente descritas que pundan realizaras con respecto a los reaccionantes sólido y líquido, es también posible mojorar la capacidad de control de las reacciones de generación de gas por medio de la selección apropiada de los ambientes en los cuales se producen las reacciones. Las características ambientales que ayudan al control sobre el control de la generación de gas sou (1) nealizar la reacción de generación de gas sou (1) nealizar la reacción de generación de para dentro de un espacio confinado, en el cual el reaccionante solido y el terceionante sobre al confide de los novimientos de la bomba y similares, y (ii) controlar la presión de funcionamiento que se ejerce sobre el tíguido a dispensar de modo que se preportione un control completo sobre el caudal, con independencia de las pocueñas fluctuaciones de la caudidad de gas que se genera o de la velocidad o cuadal al cual se genera.

De conformidad con la presente invención, preferentemente, la reacción de generación de gas se realiza
dentro de un espacio confinado. Una forma de lograrlo es por medio del uso de una caja independiente
o separada de generación de gas. Un dispositivo que muestra una caja separada de generación de gas se
presenta en las Figuras 7 y 8, que son una vista en alzado lateral y sección transversad de un dispositivo
de infusión de la presente invención. El dispositivo 100 es de forma rectangular con bordes redondeados.

5. Está separado en dos compartimientos separados o independientes: el compartimiento 102 de generación de gas. El compartimiento de entrega de fluido rel
fluido y el compartimiento 102 de generación de gas. El compartimiento de curica, de fluido rel
del compartimiento de entrega de fluido se halla la membrana flexible 104. La membrana flexible 104
casá singicta en la proximidad de la parend exterior 105 (o está, sujeta distentibla bacia dicha pared) en la
como interior del dispositivo 109 por el líquido 103. La membrana flexible 104 puede entrer en contacto
con la pared exterior 105 o made tener un ligero espacio 106 (como se representa) en con la contracto.

Preferentemente, el líquido 103 está además mantenido dentro del compactimiento 101 de entrega de fiuldo por medio de una válvula monodireccional 107, que tiene de manera general nu cuerpo exterior 108 con un buzo rodeado 109. El buzo 109 tiene tipicamente un extremo proximal 110 y un extremo distal 111 (en relación con el compartimiento 101 de entrega de fluido). El extremo proximal 110 del buzo 109 estremo distal 111 (en relación con el compartimiento 101 de entrega de fluido). El extremo proximal 110 del buzo 109 tope con el nervio 112, impidiendo que el líquido 103 fluya a través de la válvula 107. Además, la válvula 107 puede tener medios de forzamiento, tales como un resorte 113, que faerza al extremo proximal 110 del buzo 109 distalmente baría el nervio 112, ayudando con ello adicionalmente a impedir que el líquido 103 fluya a 10 través de la válvula 104 avilvula 107 puede líquido 103 fluya a 104 través de la válvula 105 que faerza al extremo proximal 110 del buzo 109 distalmente baría el nervio 112, ayudando con ello adicionalmente a impedir que el líquido 103 fluya a 10 través de la válvula 107 aprecia del proxima 100 distalmente a magnituda 103 fluya a 103 disconalmente a función (104 buzo 105 distalmente haría el nervio 112, ayudando con ello adicionalmente a impedir que el líquido 103 fluya a 104 través de la válvula 107 al con 104 distalmente a función (104 buzo 105 distalmente baría el nervio 112, ayudando con ello adicionalmente a función (104 buzo 105 distalmente baría el nervio 112, ayudando con ello adicionalmente a función (104 buzo 105 distalmente baría el nervio 112, ayudando con ello adicionalmente a función (105 distalmente baría el nervio 112 del buzo 105 distalmente haría el nervio 112 del buzo 112 del buzo 105 distalmente haría el nervio 112 del buzo 105 distalmente a magnituda 105 del buzo 105 del buz

La vilvula 107 puede fabricarse especificamente o puede ser un accessorio lucr morodireccional ourmal, tal como los que se ballan connercialmente disponibles. Per ejemplo, la l'alkey-Roberts Corporation (St. Petershung, FL) produce varias valvulas de retención de jeringa luer que pueden utilizarse para esta finaldiad. Preferinges utilizar el modelo nº 42/200 de Halkey-Roberts.

Se prefiere que todos los materiales que están en contacto con el líquido 103 en el compartimiento 101 de entrega del fluido, tales como la membrana flexible 104, la pared 114 y la válvula 107 (y sus componentes) se construyan de materiales que no se lixibien y que sean apropiados para el uso médico. 20 Un ciercolo de un material de este tipo es polipropileno ultraparo u otros materiales similares. En la patente U.S. nº 4.803.102 se describe una formulación de polipropileno ultrapuro. Preparaciones más delgadas de polipropileno ultrapuro (es decir, de 0,002 a 0,010 pulgadas, es decir 0,0508 a 0,254 rum, de grosor) se utilizan en la preparación de la membrana flexible 194, y materiales de mayor grosor (es decir moldendos a 0,030 a 0,060 pulgadas, es decir 0,762 a 1,524 mm de grosor) se prefieren para fabricar la 25 carcasa (definida por las paredes 105 y 114). Además, la membrana flexible 104 está preferentemente construída para que sea impermeable al gas, es decir impermeable al gas que se genera en la reacción entre el reaccionante sólido y el reaccionante líquido descritos anteriormente. A fin de alcanzar la impermeabilidad al gas en la membrana, o bien puede utilizarse un material impermeable al gas, tal como dicloruro de polivinilindeno o terestalato de politier, o bien puede prepararse una membrana de composite o una 30 membrana bi- o multicapa. Por ejemplo, la superficie de la membrana en contacto con el líquido 103 del compartimiento 101 de entrega de fluido puede prepararse a partir de polipropileno ultrapuro, como se ha descrito anteriormente, mientras que la superficie en comunicación con el compartimiento 102 de generación de gas puede prepararse de dicloruro de polivinilindeno o de tereftalato de polièter.

El compartimiento 102 de generación de gas está en comunicación de fluidos con el compartimiento 101 de entrega de fluido a través de un canal 115 y un orificio 122. Así, cuando se genora gas en compartimiento 102 de generación de gas, se despiazará a través del canal 115, ya sea llemando ya sea haciendo el espacio 106 del compartimiento 101 de entrega del fluido. El compartimiento 102 de go-caráción de gas comprende adensia una membrana hundible 116 que está unida estancamente con la carcasa del dispositivo 100. La membrana hundible se asienta sobre el compartimiento 102 de goneración de gas. Dentro del compartimiento 102 de generación de gas se hallan los reaccionantes para genera (gas. Se unuestra en esta realización un reaccionante liquido 117 que en una realización preferida está contenido dentro de un saco rompible 118. Enciras del saco queda, en esta realización, una gragea 119 de reaccionante sólido.

Fa nna realización may preferida, el reaccionante liquido 117 es una disolación de áccido cúrico (0.5 g/ml (2.6 M)), es decir 12 ml, y el reaccionante solido os una gragoa "en forma de odion". de carbonato de sodio, formada unifizando una pressa de tabletas o pidoras, de la forma mostrada en la Figura 1. En la gragoa, preferratemente hay mezclados 4,39 gramos de carbonato de sodio con 5% en peso de una carga, polividipirolidona (PLASDOME, disponible de ISP Technologies, Inc., Wayne, N.I) para hacer una gragoa de 4,62 g. Además, preferretemente se aplicó un sellante de poliuretano alrededor de la periferia, como se unestra en al Figura 4, de modo que se ordujera el área superficial del carbonato de sodio y carga que queladrá expuesta a la disolación de ácido cúrico.

Thunbién, en esta realización, los reaccionantes están contenidos dentro de un bolsón 120. El bolsón contenidos dentro de un bolsón 120 en una realización muy preferida está compuesto por material hidrófobo. Los materiales hidrófobos contendrán de manera general liquidos pero permitrin que passen los gases, siempre que alguna parte de su superficie no está cubierta por el liquido. Los materiales hidrófobos catán thicamente formados a partir de materiales políméricos. De manera general reciben tia forma de una membrano se ejemplos de materiales hidrófobos útiles para la preparación del bolsón 120 fos materiales tales como Tyvaki<sup>6</sup> 1073B (Duponi), Versapeli<sup>6</sup> 450 (Gelman), material de polipropileno de 0.55µ (Genecali<sup>6</sup>). Calguard 2400 (Hoceta-Celarase), Ponze<sup>6</sup> (un polipropileno hidrófobo intuado por chisporrotco) y Cal

BMF@ (Minnesota Mining and Manufacturing).

Como se comporaderá, el uso de un bolson hidrófobo 120 es muy útil puesta que contiêne les reaccionantes dentro de la cámara 102 de generación de gus. Esta caracteristica educe la procuspación sobre 5 el lecho de que los reaccionantes podrian mezaleare con el fiquido en el compartimiento 101 de entrega de fiutio. Sin enalvago, es crítico observar que, como se ha mencionada, el bolsón hidrófobo debe diseñacse cuidadosamente para garantizar que se mantiene la bolsa 121 de gas durante todo el curso de la reacción. Si la bolsa 121 de gas la 121 de gas atrantizar que se mantiene la bolsa 121 de gas durante todo el curso de la reacción. Si la bolsa 121 de gas la 121 de gas deriante todo el curso de la reacción 101 estadosamente para garantizar que se mantiene la bolsa 121 de gas es desparramaría por el interior del 101 reaccionante líquido 117 del compartimiento 102 de generación de gas se desparramaría por el interior del líquido 117 ya no estaría en contacto substancial con el reaccionante sólido 119, la reacción acabaría substancialmente y se desprendería una cantidad límitada de gas adicional. Sin embargo, como se observará, debido a la generación de gas a través de la reacción, el bolsón 120 tiene tendencia a hincharse de mevo 15 y a esparcit gas, antes de fallar.

Uns ventaja adicional del uso del bolsón hidrófobo es el becho de que permite que el dispositivo 100 se utilice en cualquier orientación. Los reaccionantes de la cámara 102 de generación de gas están fisicamente separados del cumpartimiento 101 de entrega de fluido y el liquido 103 y, con independencia 20 de la orientación en que se mueve el dispositivo (sierupre que exista la bolsa 121 de gas, el gas seguirá siendo entregado al compartimiento O1 de entrega de fluido. Esto hace que el dispositivo 100 sen may versatil. Por ejemplo, el personal médico no tiene que orientar cuidadosamente el dispositivo 100 y los pacientes ambulatorios panden llevar el dispositivo en sus bolsillos.

28 e observará que la ventaja asociada con el bolado ludrádobo (va decir, permitir que la orientación de la bomba no sea un requisito substancial dado que los reaccionantes químicos permanesean en centacro de fluido a entregar al pardente y permitir que los reaccionantes químicos permanesean en centacro el uno cue dotro de modo que prosiga la reacción química entre ellos) puede lograrse por medio de ofros varios permanecen en contacto le que el utilizarse canquier mecanismo que permita que el gas generado por la reacción entre los reaccionantes so comunicado a la bomba mientras los reaccionantes químicos permanecen en contacto lejes de la bomba. Los ejemplos no limitativos de tales mecanismos indujven, además del bolasin hidrófobo mescionado anteriormente, la colocación de los reaccionantes en un flotador o sobre todillos en un ercipiente de modo que los reaccionantes permanecem en le respiente a posar de la orientación; el aso de una emembrana hidrófobo en una abertura en comanicación con una camara de contenta el forrado de un recipiente, que por lo demás estás elfado, con un material hidrófobo que se extiende por encina de cualquier nivel de líquido y que proporciona una abertura desde el recipiente, detris del material hidrófobo, para comunicar con la borniba.

Sin embargo, velciendo a la realización mostrada en la Figura 8, a fin de hacer funcionar la bomba en esta realización, un usuario patede simplemente optimir la membrana hundible 116 en el interior del compartimiento 102 de generación de gas con su dedo índice, por ejemplo. Esta acción forzará el bolsón hidrólobo 120 sobre el reaccionante sólido 119. Tal acción romperá el saco 118 que comería el reaccionante folido 119. Los productos químicos reaccionarán y se generará gas. Siempre que, como se ha mencionado anteriormente, se mantenga la bolsa 121 de gas, flurirá gas a través del bolsón hidrólobo 120 y será comunicado a través del oficio 122 hacia el interior del canal 115 y hacia el interior del compartimiento 101 de entrega de fluido. Después de ello, siempre que se abra la válvula 107 por el hundiniento manual del extremo distal 111, proximalmente, el léquido 103 empezará a fluir a través de la válvula 107. A medida que siga generándose gas, la membrana flexible 104 se desplazará afluir a través del pared 105 aumentando el tamaño del espacio 106 entre la pared 105 y la membrana flexible 104 a medida que el fiquido 103 se entregado hacia el extreror del dispositivo 100.

En una realización preferida, el orificio 123 o el canal 115 comprenden un orificio calibrado. El orificio calibrado se utiliza como factor determinante de la determinación del caudal, estableciendo substanciamente una contrapresión contra la cual debe trabajar el dispositivo para entregar fluido. Se observacia que los orificios menores originarán mayores contrapresiones y flujos más lentos y que los orificios mayores originarán contrapresiones y flujos más lentos y que los orificios mayores originarán contrapresiones reducidas y flujos mayores.

Como característica adicional de control y por razones de seguridad, una realización preferida de la presente invención incluye además una valvula de alivio de presión. Una valvula de alivio de presión simple, pero may eficaz, se unestra en la Figura 9. La valvula de alivio de presión está en commicación con la cámara de generación de gas a través de un canal 123 de gas. El canal de gas se extintide a través de la caresas 125 del dispositivo hacia el interior de un vistago 124 sobre el que queda un maodril 126.

Sobre el mandril 126 queda un material elasiomérico 127 que rodea concéntrica y estancamente al mandril 126. El material elasumérico es substancialmente similar a un tabique de cancho de siliconas que se dobla, rodea y sella circundándolo al mandril 126. Mientras el sistema funcione preferentemente a 10 psi (aprex., 0,7 kg/cm²) o menos, el material elasiomérico 127 no permitirá que el gas escape. Sin embargo, 9 cuando el sistema sobrepase las 10 psi, el gas forzará hacia afuera los lados del material elastomérico 127 permitiendo que el gas escape.

Hemos descubierto que mediante el uso de la válvula de alivio de presión en combinación con el ácido de tritto/carbonato de sodio, Plassdone, y las grageas recubiertas, como se ha descrito anteriormente, podemos lograr un perfil de presión casi completamente lineal como se muestra en la Figura 10. Tal perfil de presión lineal da lugar a un caudal casi perfectamente lineal de fluido desde la bomba.

Se observará abora también que podrian abadirse varias características adicionales a la vilvula de alivio de presión de la presenta invención para prestar un mayor control y conservar la presión de gas. 
15 Por ejemple, la válvula de alivio de presión mostrada en la Figura 9 podría substituirse por un bador u 
ouro menanismo de reserva de presión/gas. Existent, por ejemplo, estructuras de balón no elástico que no 
muestram nou mayor presión a diámetros reducidos. Tales materiales podrían fljares al mandril 126 de 
la Figura 9 para capturar el exceso de gas. Adamás, les que tengan unos conocimientos ordinarios en la 
técnica puedea concebir fácilmente simples reguladores bidireccionales para eliminar, a una presión dada, 
20 el exceso de gas del sistema y reintroducir gas en el sistema cuando la presión baja por debajo de cierta 
presión predictriminada.

Como se vori abora, el realizar la reacción deutro de un espacio confinado y el uso de una válvula de alivio de presión son factores importantes para añadir ain otro grado de control a la generación de gas de 20 conformidad con la invención. Chando se utiliza una válvula de alivio de presión, es importante que se utilicen suficientes cantidades de reaccionantes para que el esparcido de cualquier gas en exceso no ucabe la reacción antes de que todo el liquido esté dispensado desde la bomba. De conformidad con ello, en una realización preferida, se incluyen suficientes cantidades de reaccionantes para mantener la generación de gas durante un período de tiempo que es eficaz para dispensar substancialmente todo el fluido desde la pomba.

Como sa observará ahora, por medio del uso de una válvula de alivio de presión, en teoría, una reconstante deseita horas contactos que de otra forma sería incontrolada puede utilizarse para alcanzar un caudal suficientemente constante deseita la bomba.

Como se observará también ahora, el confinamiento de los reaccionantes no debe realizarse necesariante en un espacio físico diferente. Por ejemplo, los reaccionantes pueden disponense por separado en un bolsón hidrófobo, como se ha descrito anteriormente, y colocarse en cualquier lugar en el cual de gas que sale del mismo dilate una membrana y provoque que un liquido sea dispensado a través de una bomba. Esto lleva a pensar que algunos dispositivos de la técnica auterior pensfer modificarse fácilmente de conformidad con las enseñanzas estructurales de la presente invención para permitir alcanzar caudales sutestancialmente constantes, lo que anteriormente no era posible.

Cantidad de reaccionantes para alcanzar coudales específicos

45.

A fin de adaptar dispositivos preparados de conformidad con la presente invención a aplicaciones particulares, es preferible que un usuario o proyectista establezcan un minimo y un miximo de reaccionantes que serán necesarios para alemazar un candal dado en un período dado de tieropo. Se observará que, en ciertas aplicaciones de infusión, es preferible tener candales relativamente bajos, mientras que en otras aplicaciones son preferibles les candales relativamente mayores. Las bombes preparadas según la presente invención pueden preparanse para que generen candales desde tan bajos, o inferiores, como 2 ml por horahasta 200 ml por hora. Los candales partículermente preferidos están en la franja de unos 5, 19, 15, 20, 50, 103, 150 o 200 ml por hora. Por ello, puede prepararse una bomba con suficientes reaccionantes quinticos para proporcionar sólo un candal de fluido de 5 o 10 ml por hora. Sin embargo, las bombas spuedes prepararse de manera similar para proporcionar un candal de 150 o 200 ml por hora.

Para lograr cualesquiera regimenes particulares, debe fijarse un perfil de caudal. El perfil de caudal gobernaria el diseño de la tableta o reaccionante solido, incluyendo el uso de cargas, las modificaciones de piet se cractiva, les recubrimientos de reacción retardada y el tamaño y la gennetrá de la tableta. Con especto a la consideración del perfil de caudal, la velocidad inicial deseada (es decir el régimen al cual la reacción de generación de gas alcunza una presión de funcionamiento estática), la longitud de la entrega que se requiere y la camidad que se requiere y diregar durante el período de tiempo (es decir, 10 mi/h

durante 20 horas contra 20 m/h durante 10 horas; requiriendo en ambos casos una entrega de 200 m/pero en diferentes períodos de tiempo) y enalesquiera factores adicionales, tales como etapas de caudal y similares, deben considerarse.

5 Como consideración adicional, como se ha mencionado anteriormente, a fin de alcanzar caudales particularas, se utiliza un orificio calibrario para alcanzar un caudal particular bajo condiciones particulares de reacción.

Una vez se han determinado los auteriores elementos esenciales, un usuario puede extrapolar las 19 cantidades requeridas de reaccionantes a partir de la signiente tabla:

TABLA II

Carbonato de sodio (forma: Figura 1)	Ácido cítrico	Carga	Schante	Longitud de reacción	Candal máxino preciso	
5,25 g	5,00 g	6,25 g	Sí	120 min	200 ml/h	
5,25 g	5,00 g	0,20 g	Sí	70 min	200 ml/h	
5,25 g	4,00 g	0,23 g	Sí	70 min	100 mi/h	
4,50 g	5,00 g	0,25 g	Sí	100 min	200 rol/h	
4,50 g	4,50 g	0,23 g	Sí	90 min	200 ml/h	
4,00 g	4,00 g	0,25 g	Sí	65 min	100 ml/h	
4,00 g	4,00 g	0,20 g	Sí	60 min	100 ml/h	

Alternali vamente, un usuario puede realizar ciertos ensayos empíricos para determinar las condiciones necesarias de funcionamiento para una aplicación partícular. Tales experimentos pueden realizarse como 40 se describe en lo que signer

# Longitud de reacción

Pueden realizarse ensayos comparativos con tabletas construidas de conformidad con la Figura 2 que tienen cualidades variables de reaccionantes solidos y líquidos y de aglomerantes en reopjentas (es desir, firascos orlemneyer) que se cierran después de iniciar la reacción con un tapón de un orition que tiene un tubo que llega a los vaces individuales invertidos llenos de aqua y en un recipiente de agua. El gas generado en la reacción desplazará el agua del vaso y puede medirse el tiempo necesario para la reacción completa para dar la longitud de reacción.

# Candal

Una vez se conoce la longitud de reacción para una composición elegida, puede determinase ficilmente un caudal general por medio de la medición de la longitud de tiempo requerida para desplazar una caudadad dada de liquido. Por ejemplo, puede llemarse un ciliudro graduado con agua y colocarse invertido ce 
un recipiente de agua y puede medirace el desplazamiento como se ha descrito para la longitud del conección.

90

935

30

35

#### REIVINDICACIONES

- Aparato (100) para dispensar un fluido (103) a partir de un recipiente (101), que comprende los siguientes elementos ensamblados conjuntamente en una caja (105);
  - un recipiente (101) para contener un fluido (103) a dispensar.
  - un carbonato de metal seleccionado del grupo formado por carbonato de sodio, bicarbonato de magnesio y carbonato de calcio,
  - un producto químico líquido (117) que es reactivo con dicho carbonato de metal para formar un gas propulsor de dióxido de carbono.
  - una caja substaucialmente cerrada (129) que encierra por separado dicho carbonato de metal y dicho producto químico líquido y que tiene una parte exterior que está en comunicación de fluidos con dicho rocipiente (101).
  - medios para combinar dicho carbonato de metal y dicho producto químico líquido, caracterizado porque
    - el carbonato de metal está formado como una tableia (119), y porque el gas propulsor formado a un régimen controlado de reacción y que escapa de dicha caja substancialmente cercada (120) entra directamente en contacto con y ejerce presión sobre dicho recipiente (101) para empujar a dicho fluido (103) desde dicho recipiente (101) facra de dicha caja (106) a un candal controlado.
- 25 Aparato según la reivindicación 1, caracterizado porque la tableta está por lo menos parcialmente recubierta con uma barcera que es por lo menos parcialmente insoluble en el producto químico líquido que es reactivo con el carbonado para formar dióxido de carbono.
- Aparato según la reivindicación I o 2, caracterizado porque dicha caja substancialmente cerrada ao está formula a partir de una membrana hidrófoba.
  - Aparato según cualquiera de las reivindicaciones 1 a 3, caracterizado porque el producto químico liquido se seleccione del grupo formado por ácido cúrico, anhidrido acético, bisulfato de sodio y ácido acético.
- 5. Aparato según cualquiera de las reivindicaciones 1 a 4, caracterizado porque el carbonato de mesal se mescla con una cantidad limitadora del candal de una porción o especie que controla el candal.
- 6. Aparato según cualquiera de los reivindicaciones 1 a 5, caracterizado porque los medios de combinación comprenden un órgano frágil que está adaptado para ser perforado cuando tiene lugar una aplicación de una fuerza a la caja.
- Método para generar un gas propulsor de dióxido de carbono para la entrega controlada de un fluido (103) desde un recipiente (101) incluido en una caja (105), caracterizado porque comprende:
  - proporcionar separadamente un carbonato de metal seleccionado del grupo compuesto por carbonato de sodio, bicarbonato de sodio, bicarbonato de magnesio y carbonato de calcio y un producto quínico líquido (117) que es reactivo con dicho carbonato de metal para formar dicho gas propulsor, estando por lo menos uno de los productos quínicos encerrado en una primera caja (120),
- bacer que dicho carbonato de metal y dicho producto quincico líquido entren en contacto y reaccionen para generat el gas propulsor, caracterizado porque
  - dicho carbonato de rocial está formado como una tableta, porque dicho recipiente (101) está direstamiento en contacto con dicho gas propulsor para empajar el fluido (103) desde dicho recipiente (101) fuera de dicha caja (105), y porque

45

	<ul> <li>mos medios de control actúan para continuar el régimen de reacción durante una longitud suficiente de tiempo para entregar el fluido (103) desde el recipiente (101) a nu candial substancialmente constante.</li> </ul>
5	
ΙQ	
15	
10	
29	
36	
95	
ķ()	
18	
¥0 .	
3	NOTA INFORMATIVA: Conforme a la reserva del art. 167.2 del Convenio de Patentes Europeas (CPE) y a la Disposición Transitoria del RD 2424/1986, de 10 de octubre, relativo à la
36	aplicación del Convenio de Patente Empoea, las patentes entropeas que designes a España y solicitadas anies del 7-10-1992, no producirán mingún efecto en España en
	la medida en que confieran protección a productos químicos y farmacéuticos como tales.
10	Esta información no prejuzga que la patente esté o no incluída en la mencionada reserva.

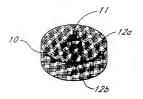
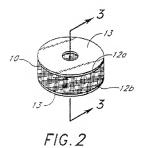
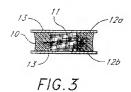


FIG. 1





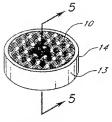


FIG.4

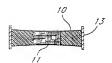


FIG.5

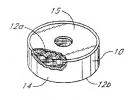


FIG. 6

